(19)日本国特許庁 (JP)

(12)公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開平7-243080

(43)公開日 平成7年(1995)9月19日

(51) [nt. Cl. 6 識別記号 庁内整理番号 FΙ 技術表示箇所 C25C 1/12 9269-4K C22B 11/00 15/14 C25C 1/20 9269-4K 審査請求 未請求 請求項の数1 〇L (全7頁) (21)出願番号 特願平6-38150 (71)出願人 000183303 住友金属鉱山株式会社 (22)出願日 平成6年(1994)3月9日 東京都港区新橋5丁目11番3号 (72) 発明者 川中 一哲 愛媛県新居浜市王子町1-7 (72)発明者 紀井 伸之 愛媛県新居浜市東田1丁目855-2 (72)発明者 森 芳秋 愛媛県新居浜市北新町3-941 (72)発明者 次田 泰裕 愛媛県新居浜市星越町14-12

(54) 【発明の名称】自動車廃触媒から白金族金属を吸収して回収された白金族金属含有銅の脱Fe、脱P方法

(57)【要約】

【目的】 自動車廃触媒から白金族金属を吸収して回収された白金族金属含有銅に含まれるFe, Pのために、この白金族金属含有銅を電解するときに、Rhの溶出が起る。これを防止するために、白金族金属のロスを最小に抑えて、脱Fe、脱Pすることを目的とする。

【構成】 白金族金属含有銅にフラックスとしてCaO, SiO, Na, CO, のいずれか一種を添加して加熱溶融するとともに、酸化銅あるいは空気、酸素富化空気、酸素のうち少くとも一種の酸化性ガスを供給する。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 アルミナあるいはコージエライトを基材とする自動車廃触媒を銅とともに溶融し、自動車廃触媒中の白金族金属を銅金属中に凝集、吸収させた後、その白金族金属含有銅を電解することにより、銅を電気銅とし、白金族金属を電解スライムとして濃縮分離回収する方法において、前記電解前に、白金族金属含有銅にフラックスとしてCaO,SiO,Na,CO,のいずれか一種を添加して加熱溶融するとともに、酸化銅あるいは空気、酸素のうち少くとも一種の酸化は空気、酸素のうち少くとも一種の酸化はガスを供給して白金族金属含有銅中のFeおよびPを除去することを特徴とする自動車廃触媒から白金族金属を吸収して回収された白金族金属含有銅の脱Fe、脱P方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、自動車排ガス浄化用の白金族金属(以下、PGMと記す)を有するアルミナまたはコージエライト等のハニカム状、ピーズ状の基材からなる使用済み廃触媒(以下、ASCと記す)からPGMを回収する工程における、白金族金属含有銅の脱Fe、脱P方法に関する。

[0002]

【従来の技術】ASCからのPGMの回収方法として、 銅をPGMの吸収材として用い、電気炉等でASCを還 元溶解し、PGMをCu中に吸収させ、このCuをアノ ードとして電解し、Cuは電気銅とするとともに、PG Mを電解スライムとして回収する方法がある。

【0003】ところが、Cuアノード中にFe及びPが 共存すると、電解中にFe及びPの溶出とともに、PG 30 MのうちRhの溶出が起るという問題点が顕在化した。 この溶出したRhは電解スライムに入らないので、その 回収には多くの工程と労力及び時間がかかり、コストア ップにつながる。さらにRhの回収において、電解液中 に溶出したFe及びPはRhとほぼ同じ挙動を示し、回

Cu, O + Fe = 2Cu + FeO

5Cu, O + 2P = 10Cu + P, O,

【0009】このCu, Oの生成は次の式のように生成される。

 $2Cu + 1/2O_{i} = Cu_{i} O$

【0011】脱Fe、脱Pの基本はPGM含有銅がCu、Oで飽和している必要がある。そこで、まず、酸化剤として酸化銅を用い脱Fe、脱Pに必要な酸素量を把握した。

【 0 0 1 2 】 そして生成スラグ系としては、コスト、取り扱い性も考慮して、脱Feされ生成した酸化鉄を主成分とするスラグとして、①Fe‐〇系、② Ca‐Fe‐〇系、③ Si‐Fe‐〇系、② Na-Fe‐〇系について検討した。PGMのロスを最小にして脱Fe、脱Pを行なうために最小限必要なことは、生成スラグとメタル 50

収Rh澱物中の品位を下げる。

【0004】以上のようにASCからCuを吸収剤としてPGMを回収する方法にあっては、還元溶解工程においてASC中に共存するFe及びPがPGMと共に銅中に入ってくる。そしてこの銅中のFe及びPは電解前に除去するのが望ましい。この銅中のFeの除去には通常の銅の脱Fe法が適用できるといえるが、PGM含有量が高く、且つPを含む銅からの脱Feには不明な点が多く、PGMのロスを最小にした脱Fe、脱P方法が必要である。

[0005]

【発明が解決しようとする課題】本発明は上記したようなPGM含有銅の電解時のRhの溶出を防止するために、フラックス及び酸化剤を適正に選択して、PGM含有銅中の脱Fe、脱Pを、PGMのロスを最小限に抑えて行うことを課題とする。

[0006]

【0007】白金族金属含有銅からの脱Fe、脱Pの基本反応は以下のように考えられる。

[0008]

(1)

(2)

[0010]

(3)

との分離が良いことであり、この分離性は融点、粘度、 比重、表面張力などいくつかの物性が影響するが、まず 状態図を参考に次のような組成について検討した。

【 0 0 1 3 】 **①** F e - O系 (Cu, Oの装入による鉄の酸化除去)

PGM含有銅メタル中の鉄を全てFe, O, まで酸化 ②Ca-Fe-O系 (Cu, O及びCaOの装入による 鉄のスラグ化・除去)

目標スラグ組成(モル%)

O CaO: Fe, O, : FeO=23:75:2

③Si-Fe-O系(Cu, O及びSiO, の装入によ る鉄のスラグ化・除去)

目標スラグ組成(モル%)

 $S i O_i : Fe_i O_i : FeO = 32 : 7 : 61$

④Na-Fe-O系 (Cu, O及びNa, CO, 装入に よる鉄のスラグ化・除去)

49-1 Na, O·Fe, O; (I) の生成除去 PGM含有銅メタル中の鉄を全てFe, O, まで酸化 し、Fe, O, と当量のNa, CO, によりNa, O・ Fe, O, (1) を生成させる。

反応式:Fe,O, +Na,CO, =Na,O·Fe, $O_{1}(1) + CO_{2}$

④-2 3 N a, O·Fe, O, (1) の生成除去

PGM含有銅メタル中の鉄を全てFe, O, まで酸化 し、Fe, O, に対し3当量のNa, CO, により3N a, O·Fe, O, (I) を生成させる。

反応式:Fe,O,+3Na,CO,=3Na,O·F $e_{1} O_{2} (1) + 3 C O_{2}$

【0014】上記した各系について表1に示す物量割合 でアルミナ製タンマン管(T-5)に装入した後、試験 用小型電気炉にて、1250℃、および1300℃に昇 温し、4hr保持した後、直ちに炉内から取り出し大気 10 冷却を行なった。

[0015]

【表 1 】

スラグ系	Pe-0 系	Ca-Fe-O 系	Si-Fe-o 系	Na-Pe	:-0 系
重量(g) \No	①	2	9	4) – 1	⊘ −2
PGM含有銅	100	100	100	100	100
Çu ₂ 0	14. 22	14. 16	10.36	14. 22	14. 22
CaO		0. 56		-	_
\$i0 ₂	_	_	1.70	-	-
Na ₂ CO ₃	_	_	_	3. 51	10. 50

【0016】以下に実験結果について説明する。PGM のスラグロスは、スラグ中に懸垂した銅メタルに起因す ることが判ったので、まず、懸垂ロスの状況把握のた め、定性的ではあるが冷却後のサンブルのスラグ/メタ ルの分離性を4段階で評価した。さらにメタル中のFe 1250°C-4hr

の分析を行なった。その結果を表2、表3に示す。な お、表中のFe%は重量%である。

[0017]

【表2】

スラグ系	実験No	分離性	%Fe in metal	燗考 (スラグについて)
Fe-0系	①	Δ	<0.002	少しCuが混じっている
Ca-Pe-O	2	Δ.	0.003	少しCuが混じっている
Si-Re-O	8	0	0. 018	きれいなガラス状
	4 – 1	×	0.011	溶けていない

0.018

0

[0018]

【表3】

1 3 0 0°C-4 hr

Na-Pe-O

スラグ系	実験No	分離性	%Fe in metal	備考(スラグについて)
Fe-0系	0	0	0. 002	
Ca-Fe-O	2	0	<0.002	
Si-Fe-O	3	0	0. 002	きれいなガラス状
N- D- O	4 -1	×	< 0. 002	溶けていない
Na-Pe-O	④ - 2	0	< 0.002	きれいだが③ほどではない

【0019】表2、表3から明らかなように、Si-F e-O系スラグは1250℃,1300℃いずれも非常 に分離性がよく、脱Feも進んでいる。Na-Fe-〇 50 は、温度が1300℃と高いものが一応良好と言える結

系スラグについては、装入するNa: CO, の多いもの が良好な分離性を示した。Ca-Fe-O系について

6

果を示した。

【0020】上記の如く、実験番号④-2のスラグは1300℃の実験において良好な分離性を示したが、実験番号⑤のスラグの分離性に及ばなかった。そこでさらに装入するNa, CO, 量が増えた場合、分離性が向上するかどうか実験を行なった。

5

【0021】 **②** - 3 PGM含有銅中の鉄を全てFe, O, まで酸化し、Fe, O, に対し5当量のNa, CO, により、このFe, O, を溶解する。

②-4 PGM含有銅中の鉄を全てFe, O, まで酸化 10 し、Fe, O, に対して7当量のNa, CO, により、このFe, O, を溶解する。

②-5 PGM含有銅中の鉄を全てFe, O, まで酸化 し、Fe, O, に対し10当量のNa, CO, により、 このFe, O, を溶解する。

【0022】上記各スラグ系について、実験条件と方法は温度を1300℃とした以外は前記の実験と同じにして、実験を行なった。各々の装入物量を表4に示す。

[0023]

【表4】

スラグ系	Na-Fe-O 系				
重量(g) \No	④ − 3	(4) - 3 (4) - 4 (4) -			
PGM含有銅	100	100	100		
Cu ₂ O	14. 22	14. 22	14. 22		
CaO .		1	_		
S10 2	_	_	_		
Na 2 CO 3	17. 55	24. 57	35. 10		

【0024】実験の結果は、前記の実験と同様に、冷却後のサンプルのスラグ/メタルの分離性を4段階で評価し、メタル中のFeの分析を行なった。これを表5に示す。

[0025]

【表 5】

1300°C-4hr

スラグ系	実験No	分離性	%Pe in metal	備考(スラグについて)
	② − 3	0	0. 002	2層分離
Na-Fe-O	3 – 4	0	0. 002	上層:緑色一Na主体 下層:黒色一Fe主体
	4 – 5	0	< 0.002	√と予想される │

【0026】すなわち、いずれの場合も、スラグは2層に分離したが、メタルとの分離性は良好であり、Feも良好に除去されている。

[0027]

【作用】以上の実験から明らかなように、フラックスとしてはSiO, Na, CO, CaOが使用できる。このうち、より好ましいのは、SiO, Na, CO, である。

 $2 F e O + S i O_i = 2 F e O \cdot S i O_i$

【0030】次に、Na. CO, をフラックスとして添加する場合のNa. CO, の添加量については、PGM含有銅中のFeをFe. O, まで酸化して3Na. O・Fe. O, が生成するように、添加量を選ぶのが好ましい。また、これ以上Na. CO, の添加量が多くてもさしつかえないが、Na. CO, は比較的高価なので、上記の添加量が最も好ましい。

【 0 0 3 1 】 C a O をフラックスとして添加する場合は、3 C a O・P ,O 。の形態での脱Pが脱F e とともに期待されるので、P G M 含有銅中のF e を酸化して、C a O:F e ,O ,:F e O = 2 3:7 5:2 (モル比)の量の他に、C a O:P ,O 。= 3:1 (モル比)となる量を加えたC a O 添加量が好ましい。なお、C a O:F e ,O ,:F e O = 2 3:7 5:2 としたのは、スラグをできるだけ低い温度での溶融域とするためである。

【0032】酸化剤としては、前記の実験に示したよう 50 脱Feに必要な量に達した後、5~10分間セトリング

i O₁ (4)

に酸化銅(Cu, O)が用い得るが、より実用的には酸素、酸素富化空気、空気のような酸化性ガスが用い得る。なお、酸化性ガスを用いる場合、O、含有率はほとんど反応に影響ないが、N、の持去熱により融体が冷却されることが問題となる場合があるので、O、含有率は高い方がよい。

40 [0033]

【実施例】

実施例1

Fe 3. 7重量%、P 0. 8重量%を含むP G M 含有銅2000. 33gをアルミナ製のルツボに装入し、1300℃にて30分間保持し、溶体を均一にした後、F e が酸化されてF e O となり、シリカと反応しフアイヤライトスラグ2F e O・S i O, を生成するように、シリカを39. 2g添加し、純酸素を約500cc/minで吹き込みながら脱Fe、脱Pを行ない、吹き込み量が脱Fe に必要な骨に達した後、5~10分間セトリング

7

し生成スラグとメタルを充分に相分離した後、炉内から取り出し、大気冷却後、スラグとメタルを分離した。スラグとメタルを弁量したところ、184.38gと18

15.26gであった。表6に物量及び品位を示す。【0034】【表6】

Si-Fe-O系スラグの場合

	重 量		重量%					
	(g)	Pe	Cu	Pt	Pd	Rh	槽	P
PGM 含有銅	2000. 33	3. 7	88. 0	0.81	0. 30	0.09	92. 9	0.8
スラグ	184. 38	39. 65	7. 23	0. 0015	0.0016	0. 0003	46. 8834	3. 76
脱Feiが	1815. 26	0.05	96. 24	0. 8924	0.3304	0. 0991	97. 6119	0.5

【0035】スラグ中のCu含有量は7.23重量%であり、これはCu, Oとしての化学的溶解鋼が大部分であった。スラグ中のPGM品位はそれぞれ、Pt=0.

0.0003重量%であった。表6に基づき各元素の分配率を求めたものを表7に示す。

[0036]

【表7】

0015重量%、Pd=0.0016重量%、Rh=

SI-Fe-O系スラグの場合、

	分配率 (%)					
	Fe	Cu	Pt	Pd	Rh	P
PGM 含有銅	100	100	100	100	100	100
スラグ	98.78	0.76	0. 017	0.049	0. 031	43. 3
脱Feメタル	1. 22	99. 24	99. 983	99. 951	99. 969	56. 7

【0037】スラグへの銅損失は0.76%であり、PGMのスラグロスはPt=0.017%、Pd=0.049%、Rh=0.031%であった。この脱Fe、脱Pを行った銅メタルをアノードとして電解を行なったところ、Rhの電解液中への溶出率は1%以下であった。なお、表8に処理途中の脱Fe、脱P挙動を示す。サンプリングはシリンジにより行ない、水中に急冷した。【0038】

【表8】

Si-Fe-O系スラグの場合

経過時間 min	吹込量 ℓ	金属中 Fe%	金属中 P%
0	0.0	3. 7	0.8
9	4.0	2. 0	0. 7
1 7	7. 6	1.5	0.7
2 3	10. 3	1.1	0.6
2 8	12. 5	0. 52	0. 6
3 5	15. 7	0. 05	0. 5
4 3	17. 0	<0.05	0. 5

【0039】実施例2

Fe3.7重量%、P0.8重量%を含むPGM含有銅2000.33gをアルミナ製のルツボに装入し、1300℃にて30分間保持し、溶体を均一にした後、ソーダスラグ3Na,O・Fe,O,を生成するようにNa,CO,を207.8g添加し、純酸素を約500cc30/minで吹き込みながら脱Fe、脱Pを行ない、吹き込み量が脱Feに必要な量に達した後、5~10分間セトリングし、生成スラグとメタルを充分に相分離した後、炉内から取り出し、大気冷却後、スラグとメタルを分離した。スラグは2層に分離しており、Fe系スラグが12層に分離しており、Fe系スラグが12層に分離しており、Fe系スラグが12層に分離しており、Fe系スラグが12層に分離しており、Fe系スラグが12層に分離しており、Fe系スラグが130、31g、Na系スラグが183、0gであり、脱Feメタルは1862、59gであった。物量と品位を表9に示す。

[0040]

40 【表9】

10

NaーFeーO系スラグの場合

	重量		重 量 %					. =
	(g)	Fe	Cu	Pt	Pd	Rh	計	P
PGM 含有銅	2000. 33	3. 7	88. 0	0.81	0.30	0. 09	92. 9	0.8
Pe系スラク	80. 31	35. 0	1. 51	0.0052	0. 0020	0.0009	36. 5181	5. 0
Na系スラク	183.00	24. 6	0. 20	0.0008	0. 0003	0.0001	24. 8012	6. 1
脱Feメタル	1862. 59	0, 05	94. 51	0.8699	0. 3222	0.0967	95. 8488	0. 05

 【0041】また、この場合の元素の分配率を表10に 10 [0042]

 示す。
 【表10】

Na-Fe-O系スラグの場合

		分配率(%)						
	Fe	Cu	Pt	Pd	Rh	P		
PCM 含有銅	100	100	100	100	100	100		
Pe系スラグ	37. 97	0. 07	0.026	0. 027	0. 040	25. 0		
Na系スラグ	60. 77	0. 02	0.009	0.009	0. 010	69. 2		
脱Feメタル	1. 26	99. 91	99. 965	99. 964	99. 950	5. 8		

【0043】スラグのCu品位は、Fe系スラグでは 1.51重量%であり、Na系スラグでは0.20重量 %であった。スラグ中のPGM品位はFe系スラグで は、Pt0.0052重量%、Pd0.0020重量 %、Rh0.0009重量%であり、Na系スラグでは Pt0.0008重量%、Pd0.0003重量%、R h0.0001重量%であった。

【0044】また分配率としては、スラグへの銅損失は、Fe系スラグに0.07%、Na系スラグに0.02%であり、このときのPGMのスラグロスは、Fe系 30スラグにはPt0.026%、Pd0.027%、Rh0.040%となり、Na系スラグにはPt0.009%、Pd0.009%、Rh0.010%となった。

【0045】この脱Fe、脱Pされた銅アノードを用いて電解を行なったところ、Rhの電解液中への溶出率は1%以下であった。

【0046】なお、Na-Fe-O系スラグを用いた場合の脱Fe、脱P挙動を表11に示す。サンプリングはシリンジにより行い、水中に急冷した。

[0047]

【表11】

Na-Fe-O系スラグの場合

経過時間 min	吹入景 ℓ	金属中 Pe%	金属中 P%
0	0.0	3. 7	0.8
6	2. 5	2.8	0. 5
1 5	6. 2	2. 0	0.3
2 6	10.7	1.7	0. 1
3 6	14. 9	0. 07	0. 05
4 6	19.0	0. 05	<0.05
6 9	31.0	<0.05	<0.05

[0048] 実施例3

CaOをフラックスとして用いたこと、および酸素吹き 込み速度を1000cc/minとした以外は、実施例 2と同様な条件と方法で行なった。CaOの添加量は脱 Fe、脱Pに必要な量として、PGM含有銅中のFeを 酸化して、CaO:Fe,O,:FeO=23:75: 2(モル比)、およびPを酸化してCaO:P,O,= 3:1(モル比)となるCaO量を加算した26.8g を添加した。

【0049】脱Fe、脱P挙動を表12に示す。

[0050]

【表12】

Ca-Fe-O系スラグの場合

経過時間 min	吹入量	金属中 Pe%	金属中 P%
0	0.0	3. 7	0.8
5	5. 0	3. 3	0.8
10	10. 0	2.9	0. 8
15	15. 0	2. 5	0. 7
2 0	20. 0	2. 1	0. 7
2 5	25. 0	1.8	0. 7
3 0	30.0	1. 6	0.6
3 5	35. 0	1.0	0.3
4 0	40.0	0. 5	0, 1
4 5	45.0	0. 25	0. 05
5 0	50.0	0. 10	<0.05
5 5	55. 0	0. 05	<0, 05

【0051】フラックスとしてCaOを用いた場合、ス で、脱P速度も反応の前半では遅い傾向があるが、Ca 〇がスラグ化されると、CaOとP, O。が反応し脱P も充分に進み最終的に 0.05重量%以下となった。脱 Feについては、ほぼ、吹き込み酸素量に比例して進行 した。

【0052】スラグ中のCu含有量は3.5重量%と高 目であったが、スラグを観察してみると、メタリック状 のCuが大部分であった。このためスラグ中のPGM品 位もPGMトータルで0、040重量%と高くなった。

しかし、この脱Fe、脱Pした銅をアノ を行なったところ、Rhの電解液中 下であった。

【0053】 実施例4

酸化ガスとして通常の空気を使用した以外は、実施例2 と同様な条件でPGM含有銅の処理を行なったが、酸素 を使用した場合と同様に脱Fe、脱Pされた。即ち、

3. 7 重量% F e 及び O. 8 重量% P を含む P G M 含有 銅を脱Fe、脱Pした結果、メタル中のFe品位及びP 10 品位はそれぞれ0.05重量%以下となった。

【0054】ただし、融体の温度は低下気味で、時々吹 き込みを中断して、浴温の上昇を待って、空気の吹き込 みをする必要があった。しかし、酸素効率は酸素を用い た場合と差異はなかった。

【0055】 実施例5

実施例2と同様な条件下で、実施例4の現象を参考に0 1 = 50%の酸素富化空気を用いたところ、融体の温度 の低下もほとんどなく、実施例2と同様な状態で脱F e、脱Pが実施できた。すなわち、3.7重量%Fe及 ラグ化がSiO,やNa,CO,に比べて悪いようなの 20 び0.8重量%Pを含むPGM含有銅を脱Fe、脱Pし た結果、メタル中のFe品位、P品位はそれぞれ0.0 5重量%以下となった。

[0056]

【発明の効果】本発明により、PGM含有銅からPGM のロスを最小限に抑制しながらPGM含有銅中に含まれ るFeおよびPを効率よく除去できる。これにより、銅 に吸収されたPGMは、Rhの溶出を抑制しながら、既 存の銅電解により効率よく回収できる。